日本国特許庁 JAPAN PATENT OFFICE

PCT/IB 0 5 / 0 2 5 1 1 (2 4.08.05)

REC'D 2 4 AUG 2005

WIPO PCT

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出 願 年 月 日
Date of Application:

2004年 8月25日

出 願 番 号 Application Number:

人

特願2004-244676

[ST. 10/C]:

[JP2004-244676]

出 願
Applicant(s):

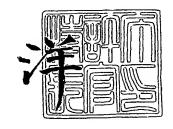
トヨタ自動車株式会社

PRIORITY DOCUMENT

SUBMITTED OR TRANSMITTED IN COMPLIANCE WITH RULE 17.1(a) OR (b)

2005年 3月29日

特許庁長官 Commissioner, Japan Patent Office) · (!)



【書類名】 特許願 【整理番号】 PA14G956 平成16年 8月25日 【提出日】 【あて先】 特許庁長官 小川 洋 殿 H01M 8/04 【国際特許分類】 【発明者】 愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自動車株式会社内 【住所又は居所】 【氏名】 菅野 善仁 【特許出願人】 000003207 【識別番号】 トヨタ自動車株式会社 【氏名又は名称】

【代理人】 110000028 【識別番号】

特許業務法人 明成国際特許事務所 【氏名又は名称】

下出 隆史 【代表者】 052-218-5061 【電話番号】 担当は下出隆史 【連絡先】

【手数料の表示】

【予納台帳番号】 133917 【納付金額】 16,000円

【提出物件の目録】

特許請求の範囲 1 【物件名】

【物件名】 明細書 1 【物件名】 図面 1 【物件名】 要約書 1 【包括委任状番号】 0105457



【請求項1】

燃料電池システムであって、

電解質膜を備える燃料電池と、

前記燃料電池に酸素含有ガスを供給する流路に対して、前記燃料電池のカソードから排出されるカソードオフガスを供給する循環流路と、

前記循環流路内のカソードオフガスの流通を制御する流通制御手段と、

前記燃料電池システムが停止される際に、前記流通制御手段を制御して前記循環流路内のカソードオフガスの流通を停止する停止時制御手段と、

前記燃料電池システムが始動された後に、前記燃料電池の運転状態が所定の状態となるまで前記流通制御手段を制御して前記循環流路内のカソードオフガスの流通を停止状態に保持する始動時制御手段と

を備える燃料電池システム。

【請求項2】

請求項1に記載の燃料電池システムであって、

前記流通制御手段は、前記カソードから排出されたカソードオフガスが流入する流入口と、前記循環流路が接続される第1の流出口と、前記循環流路とは異なる流路に前記カソードオフガスを排出する第2の流出口と、前記流入口に流入したカソードオフガスを前記第1の流出口と前記第2の流出口とのいずれかに流出させるかを切り替える弁体とを備える切替弁を有しており、

前記停止時制御手段は、前記切替弁の第1の流出口を閉弁することにより、前記循環流 路内のカソードオフガスの流通を停止し、

前記始動時制御手段は、前記切替弁の第1の流出口の閉弁状態を保持することにより、 前記循環流路内のカソードオフガスの流通を停止状態に保持する

燃料電池システム。

【請求項3】

請求項1または2に記載の燃料電池システムであって、

前記燃料電池の運転状態とは、前記電解質膜に含まれる水分量の状態であり、

前記始動時制御手段は、前記水分量が所定量以下となるまで前記停止状態を保持するものである

燃料電池システム。

【請求項4】

請求項1または2に記載の燃料電池システムであって、

前記燃料電池の運転状態とは、前記燃料電池の運転温度の状態であり、

前記始動時制御手段は、前記運転温度が所定温度以上となるまで前記停止状態を保持するものである

燃料電池システム。

【請求項5】

請求項1または2に記載の燃料電池システムであって、

前記燃料電池の運転状態とは、前記燃料電池が始動されてからの累積発電量であり、 前記始動時制御手段は、前記累積発電量が所定量を超えるまで前記停止状態を保持する ものである

燃料電池システム。

【請求項6】

請求項1または2に記載の燃料電池システムであって、

前記燃料電池の運転状態とは、前記燃料電池が始動されてからの経過時間であり、

前記始動時制御手段は、前記経過時間が所定の時間に達するまで前記停止状態を保持するものである

燃料電池システム。

【請求項7】

燃料電池システムの運転方法であって、

電解質膜を備える燃料電池に対して、酸素含有ガスを供給する工程と、

前記酸素含有ガスを供給する流路に対して前記燃料電池のカソードから排出されるカソードオフガスを循環させる工程と、

前記燃料電池システムが停止される際に、前記カソードオフガスの循環を停止する工程と、

前記燃料電池システムが始動された後に、前記燃料電池の運転状態が所定の状態となるまで、前記カソードオフガスの循環を停止状態に保持する工程と を備える燃料電池システムの運転方法。

【 魯類名 】 明細書

【発明の名称】燃料電池システム

【技術分野】

[0001]

本発明は、燃料電池システムに関し、詳しくは、カソードオフガスを燃料電池に循環させることにより電解質膜を加湿する燃料電池システムに関するものである。

【背景技術】

[0002]

電解質膜を挟んでアノードとカソードとが配設された固体高分子電解質膜型の燃料電池では、プロトン伝導性を向上させるため、電解質膜を十分に加湿することが必要である。特許文献1には、燃料電池の電気化学反応によって生成された水蒸気を含むカソードオフガスの一部を、酸素含有ガス(空気)とともに再びカソードに循環させることで、簡易的に電解質膜の加湿を行う技術が開示されている。

[0003]

【特許文献1】特表平8-500931号公報

【特許文献2】特開2004-22487号公報

[0004]

しかしながら、低温環境下でシステムが停止された場合には、カソードオフガスに含まれる水分によって、カソードオフガスの循環を制御するためのバルブが凍結してしまう場合があった。このバルブが開弁状態で凍結すると、システム始動後に、カソードオフガスの循環量を適切に制御することができず、水蒸気や窒素を含むカソードオフガスが過剰に燃料電池に供給されてフラッディングが発生するおそれがあり、また、酸素含有ガス中の酸素分圧が低下し、発電効率が低下してしまうおそれもあった。

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

[0005]

本発明は、このようなカソードオフガスが循環される際の課題を考慮してなされたものであり、カソードオフガスを燃料電池に循環させる燃料電池システムにおいて、低温環境下でシステムが停止された場合の弊害を抑制することを目的とする。

【課題を解決するための手段】

[0006]

上記目的を踏まえて、本発明の燃料電池システムは、

電解質膜を備える燃料電池と、

前記燃料電池に酸素含有ガスを供給する流路に対して、前記燃料電池のカソードから排出されるカソードオフガスを供給する循環流路と、

前記循環流路内のカソードオフガスの流通を制御する流通制御手段と、

前記燃料電池システムが停止される際に、前記流通制御手段を制御して前記循環流路内のカソードオフガスの流通を停止する停止時制御手段と、

前記燃料電池システムが始動された後に、前記燃料電池の運転状態が所定の状態となるまで前記流通制御手段を制御して前記循環流路内のカソードオフガスの流通を停止状態に保持する始動時制御手段と

を備えることを要旨とする。

[0007]

本発明によれば、燃料電池システムが停止される際には、循環流路内へのカソードオフガスの流通を停止し、さらに、システムの始動後においても燃料電池の運転状態が所定の状態となるまで前記循環流路内のカソードオフガスの流通を停止状態に保持する。そのため、システム停止時の低温環境下における凍結によって流通制御手段が機能しないような状態でシステムが始動されたとしても、水分や窒素を多く含むカソードオフガスが意図せずに燃料電池に流れ込むことがなく、システム始動時のフラッディングの発生や酸素分圧の低下、また、これらに伴う発電効率の低下など、種々の弊害が発生することを抑制する



[0008]

上記構成の燃料電池システムにおいて、

前記流通制御手段は、前記カソードから排出されたカソードオフガスが流入する流入口と、前記循環流路が接続される第1の流出口と、前記循環流路とは異なる流路に前記カソードオフガスを排出する第2の流出口と、前記流入口に流入したカソードオフガスを前記第1の流出口と前記第2の流出口とのいずれかに流出させるかを切り替える弁体とを備える切替弁を有しており、

前記停止時制御手段は、前記切替弁の第1の流出口を閉弁することにより、前記循環流 路内のカソードオフガスの流通を停止し、

前記始動時制御手段は、前記切替弁の第1の流出口の閉弁状態を保持することにより、 前記循環流路内のカソードオフガスの流通を停止状態に保持するものとしてもよい。

[0009]

このような構成によれば、切替弁によって循環流路へのカソードオフガスの流通を容易に制御することが可能になる。切替弁としては、例えば、1つの流入口と2つの流出口とを備える三方弁を用いることができる。第2の流出口は、例えば、カソードオフガスを大気中に排出するための流路に接続するものとすることができる。なお、循環流路へのカソードオフガスの流通は、その他にも、循環流路中にポンプを設け、このポンプによって制御するものとしてもよい。また、循環流路中に開閉弁を設け、この開閉弁を開閉することによって制御するものとしてもよい。

[0010]

上記構成の燃料電池システムにおいて、

前記燃料電池の運転状態とは、前記電解質膜に含まれる水分量の状態であり、前記始動時制御手段は、前記水分量が所定量以下となるまで前記停止状態を保持するものであるものとしてもよい。

[0011]

このような構成によれば、電解質膜に含まれる水分量が不足するまで流通制御手段によるカソードオフガスの循環を停止状態に保持することができるため、システム始動時のフラッディングの発生や酸素分圧の低下を抑制することができる。また、不必要にカソードオフガスを循環させないため、流通制御手段がカソードオフガスを循環させる状態で凍結してしまう可能性を低減することもできる。

[0012]

また、前記燃料電池の運転状態とは、前記燃料電池の運転温度の状態であり、前記始動時制御手段は、前記運転温度が所定温度以上となるまで前記停止状態を保持するものであるものとしてもよい。

[0013]

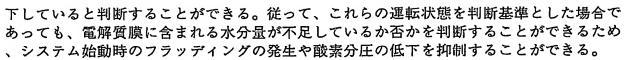
また、前記燃料電池の運転状態とは、前記燃料電池が始動されてからの累積発電量であり、前記始動時制御手段は、前記累積発電量が所定量を超えるまで前記停止状態を保持するものであるものとしてもよい。

[0014]

また、前記燃料電池の運転状態とは、前記燃料電池が始動されてからの経過時間であり、前記始動時制御手段は、前記経過時間が所定の時間を経過するまで前記停止状態を保持するものであるものとしてもよい。

[0015]

これらの構成では、燃料電池の運転状態として、燃料電池の運転温度や、燃料電池が始動されてからの累積発電量、燃料電池が始動されてからの経過時間を用いることにより、循環流路内のカソードオフガスの流通を停止状態に保持するか否かを決定する。運転温度が高ければ、電解質膜から水分が多く蒸発して電解質膜の水分量が不足していると判断することができる。また、累積発電量が多い場合や燃料電池が始動されてからの経過時間が長ければ、燃料電池の運転温度が上昇していると推測できるため、電解質膜の含水量が低



[0016]

なお、本発明は、上述した燃料電池システムとしての構成のほか、次のような燃料電池 システムの運転方法としても構成することができる。すなわち、本発明の燃料電池システ ムの運転方法は、電解質膜を備える燃料電池に対して、酸素含有ガスを供給する工程と、 前記酸素含有ガスを供給する流路に対して前記燃料電池のカソードから排出されるカソー ドオフガスを循環させる工程と、前記燃料電池システムが停止される際に、前記カソード オフガスの循環を停止する工程と、前記燃料電池システムが始動された後に、前記燃料電 池の運転状態が所定の状態となるまで、前記カソードオフガスの循環を停止状態に保持す る工程とを備える運転方法である。

【発明を実施するための最良の形態】

[0017]

以上で説明した本発明の作用・効果を一層明らかにするため、本発明の実施の形態を実 施例に基づき次の順序で説明する。

- A. 燃料電池システムの全体構成:
- B. カソードオフガスの循環制御:
- C. 変形例:

[0018]

A. 燃料電池システムの全体構成:

図1は、実施例としての燃料電池システムの全体構成を模式的に示す説明図である。こ の燃料電池システム100は、例えば、電気自動車の動力源であるモータ110の電源と して用いられる。

[0019]

図1に示すように、燃料電池システム100は、水素と酸素の供給を受けて発電する燃 料電池10や、燃料電池10に圧縮空気を供給するコンプレッサ20、水素を高圧状態で 貯蔵する水素タンク30、燃料電池システム100全体の制御を行う制御ユニット60な どから構成される。

[0020]

燃料電池10は、水素と酸素の電気化学反応によって発電する固体髙分子電解質膜型燃 料電池である。燃料電池10は、単セルが複数積層されたスタック構造を有している。各 単セルは、湿潤状態で良好なプロトン伝導性を有するナフィオン(登録商標)などの電解 質膜11を備え、この電解質膜11を挟んで水素極(以下、アノードと称する)12と酸 素極(以下、カソードと称する)13とが配置された構成となっている。図中には、便宜 的に単セルの簡易的な構造を示している。

[0021]

燃料電池10のアノード12の上流には、水素供給流路35を介して水素タンク30が 接続されている。水素タンク30から出力された高圧状態の水素は、水素供給流路35中 に設けられた減圧弁37によって、所定の圧力まで減圧され、アノード12に供給される 。燃料電池内10の電気化学反応に供しきれず残存した水素(アノードオフガス)は、ア ノード12の下流に接続されたアノードオフガス流路36を通り、希釈器(図示せず)な どで希釈化された上で燃料電池システム100の外部に排出される。

[0022]

燃料電池10のカソード13の上流には、空気供給流路25を介してコンプレッサ20 とエアフィルタ40とが接続されている。エアフィルタ40から取り入れられた酸素含有 ガスとしての空気は、コンプレッサ20によって加圧されて空気供給流路25を通り、燃 料電池10のカソード13に供給される。燃料電池10内での電気化学反応によって酸素 が消費された空気(カソードオフガス)は、カソード13の下流に接続されたカソードオ フガス流路26に排出される。カソードオフガス流路26中には、調圧弁27が設けられ ており、この調圧弁27によってカソード13内の空気の圧力を調整することができる。 【0023】

カソードオフガス流路26は、その末端が三方弁50の流入口51に接続されている。 三方弁50は、1つの流入口51と2つの流出口52,53とを備えており、流入口51 から流入したカソードオフガスの出力先を、流出口52と流出口53とのいずれかに切り 替えることができる。

[0024]

三方弁50の第1の流出口52には、循環流路28が接続されている。この循環流路28は、空気供給流路25のコンプレッサ20とエアフィルタ40の間に接続されている。つまり、カソードオフガスは、この循環流路28を通ることで、コンプレッサ20によって空気と共に加圧され、燃料電池10のカソード13に再び供給されることになる。一方、三方弁50の第2の流出口53には、排気流路29が接続されている。カソードオフガスは、この排気流路29を通ることで、大気中に排出されることになる。

[0025]

三方弁50に流入したカソードオフガスの出力先の切り替えは制御ユニット60によって制御される。本実施例の三方弁50は、制御ユニット60からオン信号を受信することで、内部の弁体が移動し、カソードオフガス流路26と循環流路28とを連通する。また、オフ信号を受信することで、カソードオフガス流路26と排気流路29とを連通する。制御ユニット60は、このオンオフ信号をデューティ制御することで、循環流路28に流すカソードオフガスの流量を調整することができる。なお、本実施例では、三方弁50が、特許請求の範囲に記載した「流通制御手段」に相当する。

[0026]

制御ユニット60は、CPUやRAM、ROMを内蔵したマイクロコンピュータとして構成されている。CPUの入力ポートには、燃料電池システム100を始動させるためのスタータスイッチ80や、燃料電池10の運転温度を測定するための温度センサ70が接続されている。CPUは、RAMをワークエリアとして用いつつROMに記録された所定の制御プログラムを実行することで、温度センサ70を用いて測定した燃料電池10の運転温度に応じて三方弁50の切り替え制御を行う。温度センサ70は、燃料電池10の運転温度が測定可能ならどの箇所に取り付けるものとしてもよく、例えば、燃料電池10の筐体に設けるものとしてもよいし、カソードオフガス流路26中に設けるものとしてもよい。また、燃料電池10を冷却するための冷却系(図示せず)に設けるものとしてもよい。なお、本実施例では、制御ユニット60が、特許請求の範囲に記載した「停止時制御手段」と「始動時制御手段」とに相当する。

[0027]

ここで、燃料電池10内で進行する電気化学反応について説明する。燃料電池10内では、水素タンク30からアノード12に供給された水素とコンプレッサ20によってカソード13に供給された空気中の酸素とによって、以下の式に表す電気化学反応が進行する

[0028]

 $H_2 \rightarrow 2 H^+ + 2 e^- \dots (1)$ $2 H^+ + 2 e^- + (1/2) O_2 \rightarrow H_2 O \dots (2)$ $H_2 + (1/2) O_2 \rightarrow H_2 O \dots (3)$

[0029]

式 (1) はアノード 12 側における反応を示し、式 (2) はカソード 13 側における反応を示す。また、式 (3) は燃料電池 10 全体で行なわれる反応を示す。式 (1) に示すようにアノード 12 側の反応で生じた電子 (e^-) は、モータ 110 等の外部回路を通ってカソード 13 側に移動し、式 (2) に示す反応に供される。また、式 (1) の反応で生じたプロトン (H^+) は、電解質膜 11 内を透過してカソード 13 側に移動し、式 (2) に示す反応に供される。

[0030]

これらの式によれば、式 (2) の反応により、カソード13 側に水 (H2O) が生成さ れる。こうして生成された水(生成水)は、一部が電解質膜11に吸収され、一部はカソ ードオフガスと共に排出されることになる。電解質膜11に吸収された水分は、燃料電池 10の運転温度に応じて増減する。つまり、燃料電池10の運転温度が低ければ(例えば 40℃以下)、水蒸気となる生成水が少ないため、電解質膜11には多くの水分が含まれ ることになる。一方、燃料電池10の運転温度が高い場合には(例えば、70℃以上)、 生成水が水蒸気となりカソードオフガスと共に排出され、さらに、既に電解質膜11に含 まれる水分も蒸発してしまうため、電解質膜11に含まれる水分量は減少する。そこで、 本実施例の燃料電池システム10は、次に説明する循環制御処理ルーチンを実行すること により、水分を含むカソードオフガスを適宜、循環流路28を用いてカソード13側に供 給することにより電解質膜11の加湿を行う。

[0031]

B. カソードオフガスの循環制御:

図2は、制御ユニット60が実行する循環制御処理ルーチンを表すフローチャートであ る。このルーチンは、燃料電池システム100が始動されてから停止されるまでに常に実 行される処理である。

[0032]

図示するように、スタータスイッチ80がオンにされ、燃料電池システム100が始動 されると(ステップS100)、まず、制御ユニット60は、三方弁50の制御を停止状 態にする(ステップS110)。そして、温度センサ70を用いて燃料電池10の運転温 度Tを測定し、この運転温度Tと、予め定められた無加湿上限温度Tsetとを比較する (ステップS120)。無加湿上限温度Tsetとは、カソードオフガスによって電解質 膜11を加湿しなくとも、電気化学反応で生成された水分だけで電解質膜11が十分な湿 潤状態となる燃料電池10の上限の運転温度である。本実施例では、無加湿上限温度Ts e t は、40℃であるものとする。

[0033]

上記ステップS120で、運転温度Tが無加湿上限温度Tset以下であると判断され れば(ステップS120:No)、制御ユニット60は、処理をステップS110に戻し 、三方弁50の制御を引き続き停止状態に保持する。後述するように、本実施例の燃料電 池システム100は、システム停止時に、必ず三方弁50の循環流路28側の流出口52 を閉弁状態とするため、以上の工程によれば、燃料電池システム100が始動され、燃料 電池10の運転温度Tが無加湿上限温度Tsetを超えるまでは、カソードオフガスは循 環流路28を通ることなく、排気流路29を通って大気に排出されることになる。

[0034]

上記ステップS120において、燃料電池10の運転温度Tが無加湿上限温度Tset を超えたと判断されれば(ステップS120:Yes)、制御ユニット60は、ROMに 記録された所定のマップに基づき、運転温度Tに応じて循環流路28に流すカソードオフ ガスの流量(循環量)を決定する(ステップS130)。図中には、カソードオフガスの 循環量を決定するためのマップの一例を示している。このマップによれば、運転温度Tが 高くなるほど、カソードオフガスの循環量が多くなり、多くの水分がカソード13に供給 されることになる。

[0035]

制御ユニット60は、上記ステップS130によってカソードオフガスの循環量を決定 すると、決定した量のカソードオフガスが循環流路28に流れるように、三方弁50の制 御を行う(ステップS140)。この制御では、制御ユニット60は、決定したカソード オフガスの循環量が多くなるにつれ、第1の流出口52側の開弁比率が高まるよう、三方 弁50に対してオンオフ信号を出力する。

[0036]

次に、制御ユニット60は、スタータスイッチ80がオフにされて燃料電池システム1 00が停止されたか否かを検出する(ステップS150)。システムが停止されない場合

には(ステップS150:No)、処理を再び上記ステップS130に戻すことにより、 引き続き、燃料電池10の運転温度Tに応じたカソードオフガスの循環制御を行う。一方 、システムが停止された場合には(ステップS150:Yes)、三方弁50にオフ信号 を送信することによって、カソードオフガスが循環流路28に流通しないように、第1の 流出口52を閉弁する(ステップS160)。以上の工程によって循環制御処理ルーチン は終了する。なお、本ルーチンでは、スタータスイッチ80のオン/オフに基づき燃料電 池システム100の始動および停止を判断するものとしたが、例えば、スタータスイッチ 80のオン後、所定の異常検査処理においてシステムに異常が発見されなかった場合に燃 料電池システム100が始動されたものとして判断してもよい。また、水素タンク30に 貯蔵された水素が所定量以下になった場合にシステムが停止されたものとして判断するも のとしてもよい。

[0037]

以上のように構成された本実施例の燃料電池システム100では、システム停止時に、 三方弁50の循環流路28側の流出口52を閉弁するため、システム停止後に低温環境下 に晒されたとしても、流出口52が開弁した状態で凍結することがない。従って、燃料電 池10が、カソードオフガスによる加湿が不要な無加湿上限温度Tset以下で始動され た場合であっても、水分や窒素を多く含むカソードオフガスが意図せずに燃料電池10に 流れ込むことがないため、フラッディングの発生や酸素分圧の低下、また、これらに伴う 発電効率の低下など種々の弊害が発生することを抑制することができる。

[0038]

また、燃料電池システム100の始動直後に三方弁50が凍結していないからといって その流出口52を開弁すると、三方弁50の周辺が低温状態である場合には、カソードオ フガスの流れとともに流れ着いた低温の水や氷によって三方弁50内の弁体が凍結し、制 御不能となるおそれがある。しかし、本実施例の燃料電池システム100では、システム 始動後、燃料電池10の運転温度Tが無加湿上限温度Tsetを超えるまでカソードオフ ガスの循環を停止状態とし、不用に三方弁50を開弁させない。そのため、三方弁50の 流出口52がシステム稼働中等に開弁状態で凍結してしまう可能性を低減することができ る。

[0039]

C. 変形例:

以上、本発明の実施例について説明したが、本発明はこのような実施例に何ら限定され るものではなく、本発明の趣旨を逸脱しない範囲内において様々な形態で実施し得ること は勿論である。例えば、上記実施例では、システム停止時に必ず三方弁50の流出口52 を閉弁することにより、流出口52が開弁した状態で凍結することを抑制するものとした が、これに対して、例えば、外気温を測定することにより、三方弁50が凍結するおそれ があると予測される場合に限り、このような制御を行なうものとしてもよい。三方弁50 が凍結するおそれがあるか否かは、外気温以外にも、例えば、ラジオやインターネットか ら天気予報や予想最低気温情報を取得することによって、これらの情報に基づき判断する こともできる。また、これ以外にも、例えば、以下のような変形が可能である。

[0040]

(変形例1)

図3は、循環制御処理ルーチンの変形例を表すフローチャートである。上記実施例の循 環制御処理ルーチンでは、図2のフローチャートに示したように、システムの始動後、燃 料電池10の運転温度Tが無加湿上限温度Tsetを超えた場合に、はじめてマップに基 づくカソードオフガスの循環量の調整を行う。しかし、図3のフローチャートのステップ S200に示すように、運転温度Tが無加湿上限温度Tset以下の場合にカソードオフ ガスの循環量を0にするように予め定義されたマップを用いることによっても同様の処理 を行うことができる。

[0041]

つまり、本変形例では、図3に示すように、まず、制御ユニット60は、マップを用い 出証特2005-3027779 て運転温度Tに応じたカソードオフガスの循環量を決定する(ステップS200)。このとき、燃料電池10の運転温度Tが無加湿上限温度Tset以下の場合には、カソードオフガスの循環量は0になる。そして、決定した循環量となるように三方弁50を制御する(ステップS210)。かかる処理では、カソードオフガスの循環量が0であれば、三方弁50の第1の流出口52は閉弁状態にされる。そして、システムが停止されれば(ステップS220:Yes)、三方弁50の循環流路28側の流出口52を閉弁する(ステップS230)。このような変形例によれば、より簡易的な処理によって、カソードオフガスの循環制御を行うことが可能になる。

[0042]

(変形例2)

図4は、変形例としての燃料電池システム100bの全体構成を模式的に示す説明図である。上記実施例では、循環流路28へのカソードオフガスの流通を三方弁50によって制御するものとした。これに対して本変形例では、循環流路28中に設けた開閉弁55と、排気流路29中に設けた開閉弁56とを用いることにより、カソードオフガスの循環を制御する。つまり、本変形例では、制御ユニット60は、カソードオフガスを循環流路28に流通させるためには、開閉弁55を開弁するとともに開閉弁56を閉弁する。逆に、カソードオフガスの循環を停止するためには、開閉弁55を閉弁するとともに開閉弁56を開弁する。このような構成によっても、上記実施例と同様にカソードオフガスの循環制御を行うことができる。その他、例えば、開閉弁55に替えてポンプを循環流路28中に設け、カソードオフガスの循環量を制御するものとしてもよい。

[0043]

(変形例3)

上記実施例では、図2のステップS120やステップS130に示したように、燃料電池10の運転温度を測定し、この運転温度に基づきカソードオフガスの循環を開始するか否かの判断や、その循環量の調整を行うものとした。しかし、この運転温度は、温度センサ70を用いて直接測定する以外にも、燃料電池の種々の運転状態に基づき推測することができる。

[0044]

例えば、電量電池10の運転温度は、システムが始動してから時間とともに上昇するため、システム始動後の経過時間を計測し、これに基づき燃料電池の運転温度を推測することができる。また、システム始動後の累積発電量や、水素の消費量が多くなれば、それだけシステムの運転温度も上昇するため、これらの状態によっても燃料電池の運転温度を推測することができる。つまり、システム始動後の経過時間や、累積発電量、水素の消費量などを測定し、これらのパラメータを用いることによってもカソードオフガスの循環制御を行うことができる。その他、電解質膜11の水分量を直接測定することによってカソードオフガスの循環制御を行うものとしてもよい。

【図面の簡単な説明】

[0045]

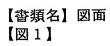
- 【図1】燃料電池システム100の全体構成を模式的に示す説明図である。
- 【図2】循環制御処理ルーチンを表すフローチャートである。
- 【図3】循環制御処理ルーチンの変形例を表すフローチャートである。
- 【図4】変形例としての燃料電池システム100bの全体構成を模式的に示す説明図である。

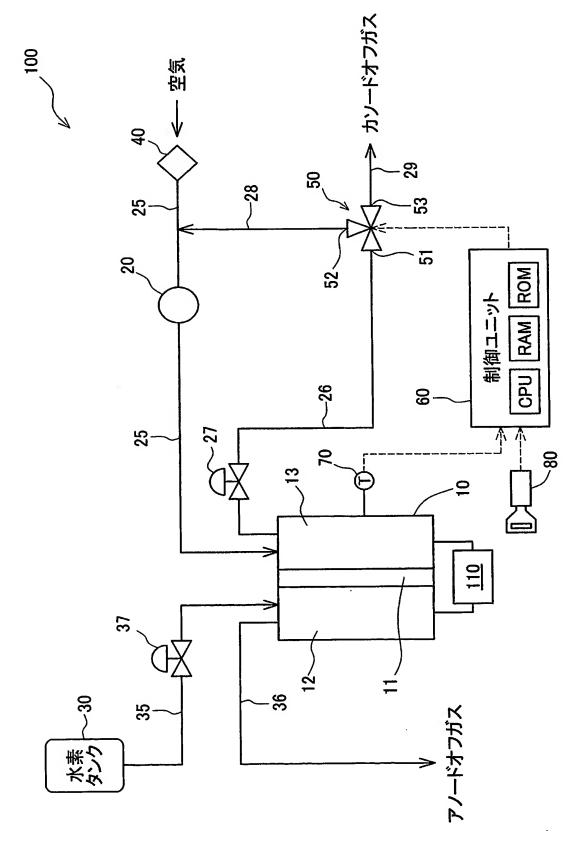
【符号の説明】

[0046]

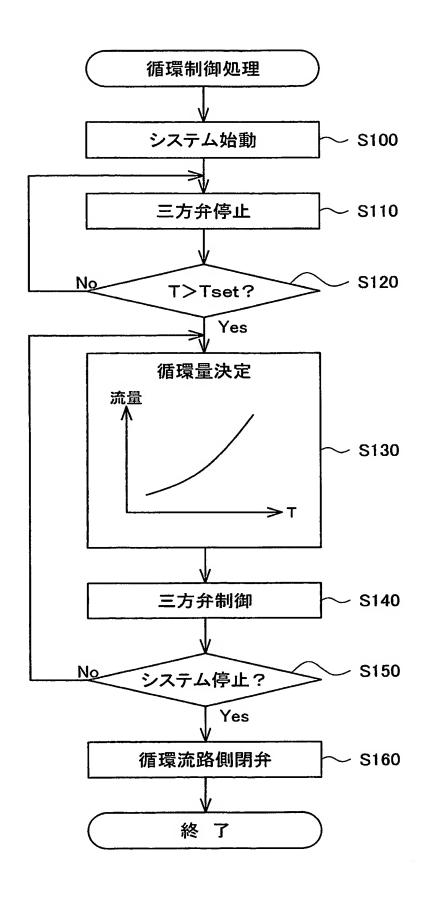
- 10...燃料電池
- 11...電解質膜
- 12...アノード
- 13...カソード
- 20...コンプレッサ

- 25...空気供給流路
- 26...カソードオフガス流路
- 27...調圧弁
- 28...循環流路
- 29...排気流路
- 30...水素タンク
- 35...水素供給流路
- 36...アノードオフガス流路
- 37...減圧弁
- 40...エアフィルタ
- 50...三方弁
- 5 1 ... 流入口
- 52,53...流出口
- 55,56...開閉弁
- 60...制御ユニット
- 70...温度センサ
- 80...スタータスイッチ
- 100, 100b...燃料電池システム
- 110...モータ

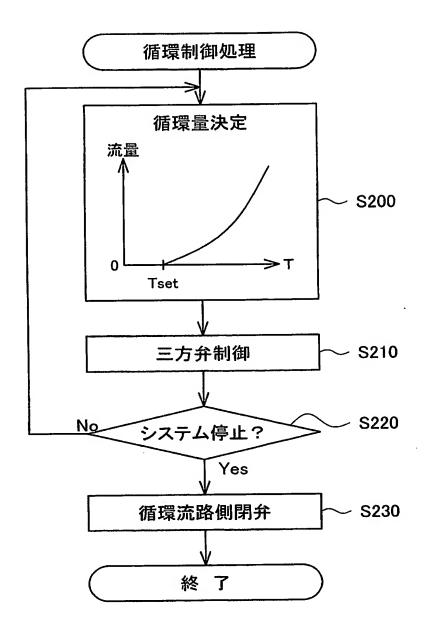




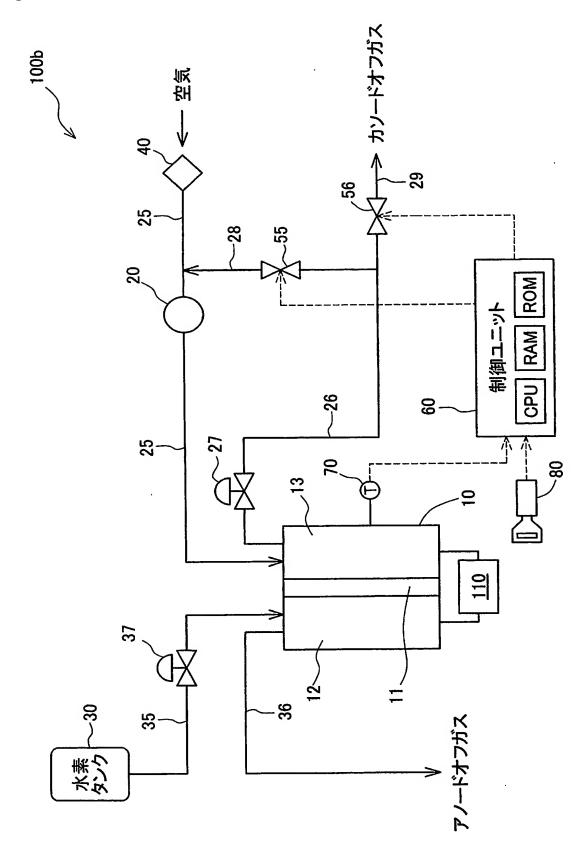
【図2】



【図3】



【図4】





【要約】

【課題】 カソードオフガスを燃料電池に循環させる燃料電池システムにおいて、低温環境下でシステムが停止された場合の弊害を抑制する。

【解決手段】 燃料電池システム100が停止される際には、循環流路28内へのカソードオフガスの流通を停止し、さらに、システムの始動後においても燃料電池10の運転状態が所定の状態となるまで循環流路28内のカソードオフガスの流通を停止状態に保持する。このような構成であれば、三方弁50の流出口52が開弁状態で凍結することがないため、水分や窒素を多く含むカソードオフガスが意図せずに燃料電池10に流れ込むことがなく、システム始動時のフラッディングの発生や酸素分圧の低下、また、これらに伴う発電効率の低下など、種々の弊害が発生することを抑制することができる。

【選択図】 図1

特願2004-244676

出願人履歴情報

識別番号

[000003207]

変更年月日
 変更理由]

変更理由] 住 所 氏 名 1990年 8月27日

新規登録

愛知県豊田市トヨタ町1番地

トヨタ自動車株式会社